

Process for the production of sodium hydroxide.

Publication number: EP0560422

Publication date: 1993-09-15

Inventor: BOURGEOIS LOUIS (BE)

Applicant: SOLVAY (BE)

Classification:

- international: **C25B1/16; B01D61/42; B01D61/44; C01D1/38; C25B7/00; C25B1/00; B01D61/42; C01D1/00; C25B7/00; (IPC1-7): B01D61/44; C01D1/38**

- european: **B01D61/44B; C01D1/38**

Application number: EP19930200530 19930225

Priority number(s): BE19920000235 19920309

Also published as:

US5308455 (A1)
JP6010176 (A)
FI931036 (A)
BE1005716 (A)
EP0560422 (B1)

more >>

Cited documents:

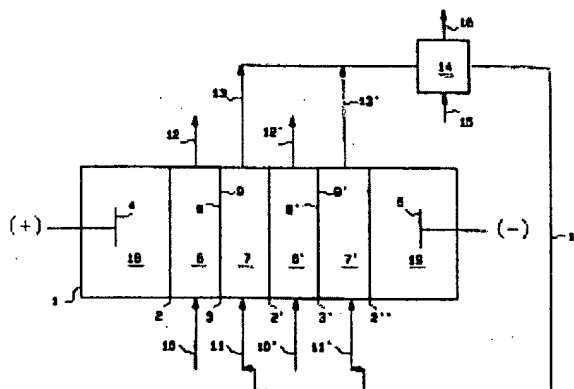
US4238305
US4584077
WO9014877

Report a data error here

Abstract not available for EP0560422

Abstract of corresponding document: **US5308455**

Process for the manufacture of sodium hydroxide, according to which an electro dialysis cell is used, water or an aqueous sodium hydroxide solution (10, 10') is introduced into a chamber (6, 6') of the cell, defined between a cationic membrane (2, 2') and an anionic face (8, 8') of a bipolar membrane (3, 3'), an aqueous sodium carbonate solution (11, 11') is introduced into a chamber (7, 7') defined between a cationic face (9, 9') of the bipolar membrane (3, 3') and another cationic membrane (2', 2''), an alkaline pH is maintained in the chamber (7, 7') which is supplied with the sodium carbonate solution (11, 11') and an aqueous sodium hydroxide solution (12, 12') is drawn off from the chamber (6, 6') containing the anionic face (8, 8') of the bipolar membrane (3, 3').



Data supplied from the **esp@cenet** database - Worldwide

BEST AVAILABLE COPY



Europäisches Patentamt
European Patent Office
Office européen des brevets



Numéro de publication: **0 560 422 A1**

DEMANDE DE BREVET EUROPEEN

Numéro de dépôt: 93200530.9

Int. Cl.⁵: C01D 1/38, B01D 61/44

Date de dépôt: 25.02.93

Priorité: 09.03.92 BE 9200235

Date de publication de la demande:
15.09.93 Bulletin 93/37

Etats contractants désignés:
AT BE CH DE DK ES FR GB IT LI NL SE

Demandeur: SOLVAY (Société Anonyme)
Rue du Prince Albert, 33
B-1050 Bruxelles(BE)

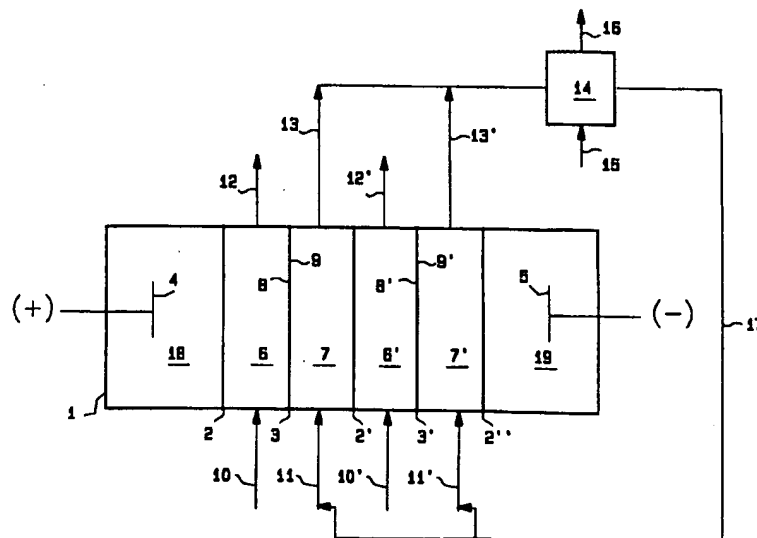
Inventeur: Bourgeois, Louis
Avenue Armand Huysmans, 178
B-1050 Bruxelles(BE)

Mandataire: Anthoine, Paul et al
SOLVAY S.A. Département de la Propriété
Industrielle, Rue de Ransbeek, 310
B-1120 Bruxelles (BE)

Procédé de fabrication d'hydroxyde de sodium.

Procédé de fabrication d'hydroxyde de sodium, selon lequel on met en oeuvre une cellule d'électro-dialyse, on introduit de l'eau ou une solution aqueuse d'hydroxyde de sodium (10, 10') dans une chambre (6, 6') de la cellule, délimitée entre une membrane cationique (2, 2') et une face anionique (8, 8') d'une membrane bipolaire (3, 3'), on introduit une solution aqueuse de carbonate de sodium (11, 11')

cationique (9, 9') de la membrane bipolaire (3, 3') et une autre membrane cationique (2', 2''), on maintient un pH alcalin dans la chambre (7, 7') qui est alimentée avec la solution de carbonate de sodium (11, 11') et on soutire une solution aqueuse d'hydroxyde de sodium (12, 12') de la chambre (6, 6') contenant la face anionique (8, 8') de la membrane bipolaire (3, 3').



L'invention concerne la fabrication d'hydroxyde de sodium.

Elle concerne plus particulièrement un procédé de fabrication d'hydroxyde de sodium par électrodialyse.

L'électrodialyse est une technique bien connue pour produire des solutions aqueuses d'hydroxyde de sodium. Ainsi, dans le brevet US-A-4238305, on décrit un procédé dans lequel on met en oeuvre une cellule d'électrodialyse comprenant une alternance de membranes cationiques et de membranes bipolaires, on introduit de l'eau ou une solution aqueuse diluée d'hydroxyde de sodium dans les chambres délimitées entre une membrane cationique et la face anionique d'une membrane bipolaire et on introduit une solution aqueuse de carbonate de sodium dans les chambres délimitées entre une membrane cationique et la face cationique d'une membrane bipolaire. Dans ce procédé connu, on maintient un pH alcalin dans les chambres qui sont alimentées avec l'eau ou la solution d'hydroxyde de sodium et un pH acide dans les chambres qui sont alimentées avec la solution de carbonate de sodium. On génère de la sorte du dioxyde de carbone dans les chambres acides. Dans ce procédé connu, la génération de dioxyde de carbone dans la cellule d'électrodialyse présente des inconvénients. En effet, les membranes bipolaires utilisées dans ces procédés connus sont formées par accolement d'une membrane anionique et d'une membrane cationique, de sorte que si du dioxyde de carbone se forme dans les pores de la face cationique de la membrane bipolaire, les deux membranes qui la constituent risquent de se désolidariser l'une de l'autre. D'autre part, le gaz ainsi produit soumet les membranes à des efforts mécaniques susceptibles de les détériorer et augmente en outre, de manière significative, la résistance électrique de l'électrolyte et, par voie de conséquence la consommation électrique.

Le procédé selon l'invention remédie à ces inconvénients du procédé connu décrit ci-dessus, en fournissant un procédé amélioré qui permet de produire une solution aqueuse d'hydroxyde de sodium dans une cellule d'électrodialyse qui n'est pas le siège d'une formation d'un gaz.

L'invention concerne dès lors un procédé de fabrication d'hydroxyde de sodium, selon lequel on met en oeuvre une cellule d'électrodialyse, on introduit de l'eau ou une solution aqueuse d'hydroxyde de sodium dans une chambre de la cellule, délimitée entre une membrane cationique et une face anionique d'une membrane bipolaire, on introduit une solution aqueuse de carbonate de sodium dans une chambre de la cellule, délimitée entre une face cationique de la membrane bipolaire et une autre membrane cationique et on soutire une solution aqueuse d'hydroxyde de sodium de la

chambre contenant la face anionique de la membrane bipolaire; selon l'invention, on maintient un pH alcalin dans la chambre qui est alimentée avec la solution de carbonate de sodium.

5 Dans le procédé selon l'invention, on entend désigner par membrane cationique une feuille mince, non poreuse, sélectivement perméable aux cations et imperméable aux anions. Les membranes cationiques utilisables dans le procédé selon l'invention doivent être en une matière inerte vis-à-vis des solutions aqueuses d'hydroxyde de sodium. Des membranes cationiques utilisables dans le procédé selon l'invention sont par exemple des feuilles en polymère fluoré contenant des groupements fonctionnels cationiques dérivés d'acides sulfoniques, d'acides carboxyliques ou d'acides phosphoniques ou des mélanges de tels groupements fonctionnels. Des exemples de membranes de ce type sont celles décrites dans les brevets 10 GB-A-1497748 et GB-A-1497749 (ASAHI KASEI KOGYO K.K.), GB-A-1518387 et GB-A-1522877 (ASAHI GLASS COMPANY LTD) et GE-A-1402920 (DIAMOND SHAMROCK CORP.). Des membranes particulièrement adaptées à cette application de la cellule selon l'invention sont celles connues sous les noms "NAFION" (DU PONT) et "FLEMION" (ASAHI GLASS COMPANY LTD).

Les membranes bipolaires sont des membranes qui présentent, sur une face, les propriétés d'une membrane cationique et, sur l'autre face, les propriétés d'une membrane anionique, une membrane anionique étant, par définition, une feuille mince, non poreuse, sélectivement perméable aux anions et imperméable aux cations. Les membranes bipolaires peuvent généralement être obtenues par accolement d'une membrane cationique et d'une membrane anionique en exploitant par exemple, à cet effet, les techniques décrites dans la demande de brevet britannique GB-A-2122543 et dans la demande internationale de brevet WO 89/1059 (toutes deux au nom de UNISEARCH LTD). Des membranes anioniques utilisables dans la confection des membranes bipolaires utilisables dans le procédé selon l'invention sont des feuilles en un matériau polymérique inerte vis-à-vis des solutions aqueuses d'hydroxyde de sodium et comprenant des groupements d'ammonium quaternaire jouant le rôle de sites anioniques fixes.

Dans la pratique, les membranes cationiques ne sont pas idéalement imperméables aux anions et les membranes anioniques ne sont pas idéalement imperméables aux cations. Par définition, le rendement de courant d'une membrane cationique est la fraction molaire du cation qui traverse effectivement la membrane sous l'action d'un Faraday. De manière similaire, le rendement de courant d'une membrane anionique est la fraction molaire de l'anion qui traverse effectivement la membrane

sous l'action d'un Faraday.

La cellule d'électrodialyse comprend au moins une membrane bipolaire et deux membranes cationiques entre une anode et une cathode reliées respectivement à la borne positive et à la borne négative d'une source de courant continu. L'anode est située du côté de la face anionique de la membrane bipolaire et la cathode est située du côté de la face cationique de la membrane bipolaire.

Dans la chambre comprenant la face cationique de la membrane bipolaire, on introduit une solution aqueuse de carbonate de sodium. La solution aqueuse de carbonate de sodium peut être une solution diluée ou une solution concentrée. On préfère utiliser des solutions concentrées, dont la concentration doit toutefois être compatible avec la solubilité du bicarbonate de sodium dans l'eau, de manière à éviter une précipitation de bicarbonate de sodium dans la cellule.

Dans la chambre comprenant la face anionique de la membrane bipolaire, on introduit de l'eau ou une solution aqueuse diluée d'hydroxyde de sodium. On entend désigner par solution aqueuse diluée d'hydroxyde de sodium, une solution non saturée. La concentration en hydroxyde de sodium de la solution aqueuse est conditionnée par la nécessité d'éviter une détérioration des membranes par l'hydroxyde de sodium. A cet effet, on préconise de sélectionner une concentration en hydroxyde de sodium inférieure à 10 moles/l, de préférence à 5 moles/l, les concentrations n'excédant pas 2,5 moles/l étant spécialement recommandées. En pratique, on obtient de bons résultats en sélectionnant des solutions aqueuses dont la concentration en hydroxyde de sodium est supérieure à 0,2 mole/l, de préférence au moins égale à 0,5 mole/l, les concentrations préférées se situant entre 1 et 2 moles/l.

Sous l'action du courant électrique d'électrodialyse, il y a dissociation de l'eau dans la membrane bipolaire, diffusion de cations Na^+ à travers les membranes cationiques, formation d'hydroxyde de sodium dans la chambre comprenant la face anionique de la membrane bipolaire et conversion d'une partie au moins du carbonate de sodium en bicarbonate de sodium dans l'autre chambre.

Selon l'invention, on maintient dans la chambre comprenant la face cationique de la membrane bipolaire, un pH suffisamment alcalin pour empêcher une décomposition du bicarbonate de sodium. D'une manière générale, la valeur minimum du pH à réaliser dépend de la concentration de la solution aqueuse de carbonate de sodium mise en oeuvre. En pratique, il est souhaitable de maintenir un pH supérieur à 8, de préférence au moins égal à 8,2. La valeur recherchée du pH est généralement réalisée par un réglage approprié des teneurs respecti-

ves en carbonate et bicarbonate de sodium dans la solution aqueuse présente dans la cellule, ces teneurs dépendant elles-mêmes du débit de la solution dans la cellule. En pratique, le pH est maintenu au-dessous de 10 et n'excède généralement pas 9. Les valeurs comprises d'environ 8,2 à environ 9 sont spécialement recommandées.

Dans le procédé selon l'invention, on soutire une solution aqueuse d'hydroxyde de sodium hors de la chambre comprenant la face anionique de la membrane bipolaire et une solution aqueuse de bicarbonate de sodium (contenant éventuellement du carbonate de sodium) hors de la chambre comprenant la face cationique de la membrane bipolaire. Ces solutions peuvent être valorisées séparément. En particulier, la solution de bicarbonate de sodium peut être soumise à un refroidissement pour cristalliser du bicarbonate de sodium, ou être envoyée telle quelle dans une soudière à l'ammoniaque.

Dans une forme de réalisation particulière du procédé selon l'invention, on décompose le bicarbonate de sodium recueilli de la cellule, pour produire du carbonate de sodium que l'on recycle dans la chambre contenant la face cationique de la membrane bipolaire. Dans cette forme de réalisation du procédé, le moyen utilisé pour décomposer le bicarbonate de sodium n'est pas critique. On peut par exemple traiter la solution aqueuse de bicarbonate de sodium extraite de la cellule, avec de l'oxyde ou de l'hydroxyde de métal alcalin ou alcalino-terreux. On utilise de préférence un lait de chaux.

Des particularités et détails de l'invention vont ressortir de la description suivante du dessin annexé, qui représente schématiquement une cellule d'électrodialyse pour la mise en oeuvre du procédé selon l'invention.

La cellule représentée à la figure comprend, dans une enceinte 1, une alternance de trois membranes cationiques 2, 2', 2'' et de deux membranes bipolaires 3, 3' entre une anode 4 et une cathode 5. Les membranes 2, 3, 2', 3' et 2'' définissent entre elles quatre chambres d'électrodialyse 6, 7, 6', 7'. Les membranes 2, 2' et 2'' sont des membranes cationiques et les membranes 3 et 3' sont des membranes bipolaires. La disposition de la membrane bipolaire 3 dans la cellule est telle que sa face anionique 8 soit située dans la chambre 6 et sa face cationique 9 dans la chambre 7. De manière similaire, la membrane bipolaire 3' a sa face anionique 8' dans la chambre 6' et sa face cationique 9' dans la chambre 7'.

En pratique les cellules d'électrodialyse industrielles comprennent un grand nombre (généralement plusieurs dizaines) de chambres telles que 6 (et 6') et 7 (et 7').

Pendant l'exploitation de la cellule d'électrodialyse, on introduit de l'eau ou une solution aqueuse diluée d'hydroxyde de sodium 10 (10') dans la chambre 6 (6'), on introduit une solution aqueuse de carbonate de sodium 11 (11') dans la chambre 7 (7') et on relie les électrodes 4 et 5 aux bornes d'une source de courant continu. Dans les chambres d'extrémité 18 et 19 contenant les électrodes 4 et 5, on fait circuler un électrolyte aqueux dont la composition n'est pas critique. Sous l'effet de la différence de potentiel entre les électrodes 4 et 5, il y a dissociation d'eau sur les membranes bipolaires 3 et 3', donnant lieu à la formation de protons dans les chambres 7 et 7' et à la formation d'ions hydroxyle dans les chambres 6 et 6'. Simultanément, des cations sodium migrent de la chambre 7 dans la chambre 6' en traversant la membrane cationique 2'. Il y a de la sorte formation d'hydroxyde de sodium dans les chambres 6 et 6' et de bicarbonate de sodium dans les chambres 7 et 7', au détriment du carbonate de sodium.

Selon l'invention, on règle les débits des solutions de manière à maintenir un pH voisin de 8,5 dans la chambre 7, pour éviter une décomposition du bicarbonate de sodium qui s'y forme.

On recueille des chambres 6 et 6' une solution aqueuse d'hydroxyde de sodium 12 (respectivement 12') et, des chambres 7 et 7', une solution aqueuse de carbonate et de bicarbonate de sodium 13 (respectivement 13'). La solution aqueuse 13, 13' est envoyée dans une chambre de réaction 14 dans laquelle on introduit par ailleurs un lait de chaux 15 en une quantité suffisante pour décomposer le bicarbonate de sodium. On soutire de la chambre de réaction 14, du carbonate de calcium 16 et une solution aqueuse 17 de carbonate de sodium que l'on recycle dans les chambres 7, 7'.

L'exemple suivant sert à illustrer l'invention.

On met en oeuvre une cellule d'électrodialyse telle que représentée à la figure, dans laquelle chaque membrane présente une superficie de 1 m² et on y fait circuler un courant de 1 kA.

On introduit de l'eau dans la chambre 6, selon un débit horaire de 12,87 l et, dans la chambre 7, une solution aqueuse de carbonate de sodium (contenant 156 g de carbonate de sodium par l) selon un débit horaire de 23,3 l.

Le rendement de la membrane bipolaire 3 étant supposé égal à 0,95 et celui de la membrane cationique 2, à 0,97, la production horaire de la cellule est de 12,3 l d'une solution aqueuse à 10 % en poids d'hydroxyde de sodium et de 23,3 kg d'une solution aqueuse saturée de bicarbonate de sodium (contenant 0,124 kg de bicarbonate de sodium par kg).

Revendications

1. Procédé de fabrication d'hydroxyde de sodium, selon lequel on met en oeuvre une cellule d'électrodialyse, on introduit de l'eau ou une solution aqueuse d'hydroxyde de sodium (10, 10') dans une chambre (6, 6') de la cellule, délimitée entre une membrane cationique (2, 2') et une face anionique (8, 8') d'une membrane bipolaire (3, 3'), on introduit une solution aqueuse de carbonate de sodium (11, 11') dans une chambre (7, 7') de la cellule, délimitée entre une face cationique (9, 9') de la membrane bipolaire (3, 3') et une autre membrane cationique (2', 2'') et on soutire une solution aqueuse d'hydroxyde de sodium (12, 12') de la chambre (6, 6') contenant la face anionique (8, 8') de la membrane bipolaire, caractérisé en ce qu'on maintient un pH alcalin dans la chambre (7, 7') qui est alimentée avec la solution de carbonate de sodium (11, 11').
2. Procédé selon la revendication 1, caractérisé en ce qu'on maintient un pH suffisamment alcalin dans la chambre (7, 7') qui est alimentée avec la solution de carbonate de sodium (11, 11') pour éviter une décomposition du bicarbonate de sodium.
3. Procédé selon la revendication 2, caractérisé en ce qu'on maintient un pH supérieur à 8 dans la chambre (7, 7') qui est alimentée avec la solution de carbonate de sodium (11, 11').
4. Procédé selon la revendication 3, caractérisé en ce qu'on maintient un pH compris entre 8,2 et 9 dans la chambre (7, 7') qui est alimentée avec la solution aqueuse de carbonate de sodium (11, 11').
5. Procédé selon l'une quelconque des revendications 1 à 4, caractérisé en ce qu'on soutire une solution aqueuse de bicarbonate de sodium (13, 13') hors de la chambre (7, 7') alimentée avec la solution de carbonate de sodium (11, 11'), on décompose le bicarbonate de sodium de la solution (11, 11') et on recycle le carbonate de sodium recueilli de la décomposition du bicarbonate de sodium dans la cellule.
6. Procédé selon la revendication 5, caractérisé en ce qu'on traite la solution de bicarbonate de sodium (13, 13') avec de l'(hydr)oxyde de métal alcalin ou alcalino-terreux (15) pour décomposer le bicarbonate de sodium.

7. Procédé selon la revendication 6, caractérisé en ce qu'on traite la solution de bicarbonate de sodium (13, 13') avec un lait de chaux (15).

5

10

15

20

25

30

35

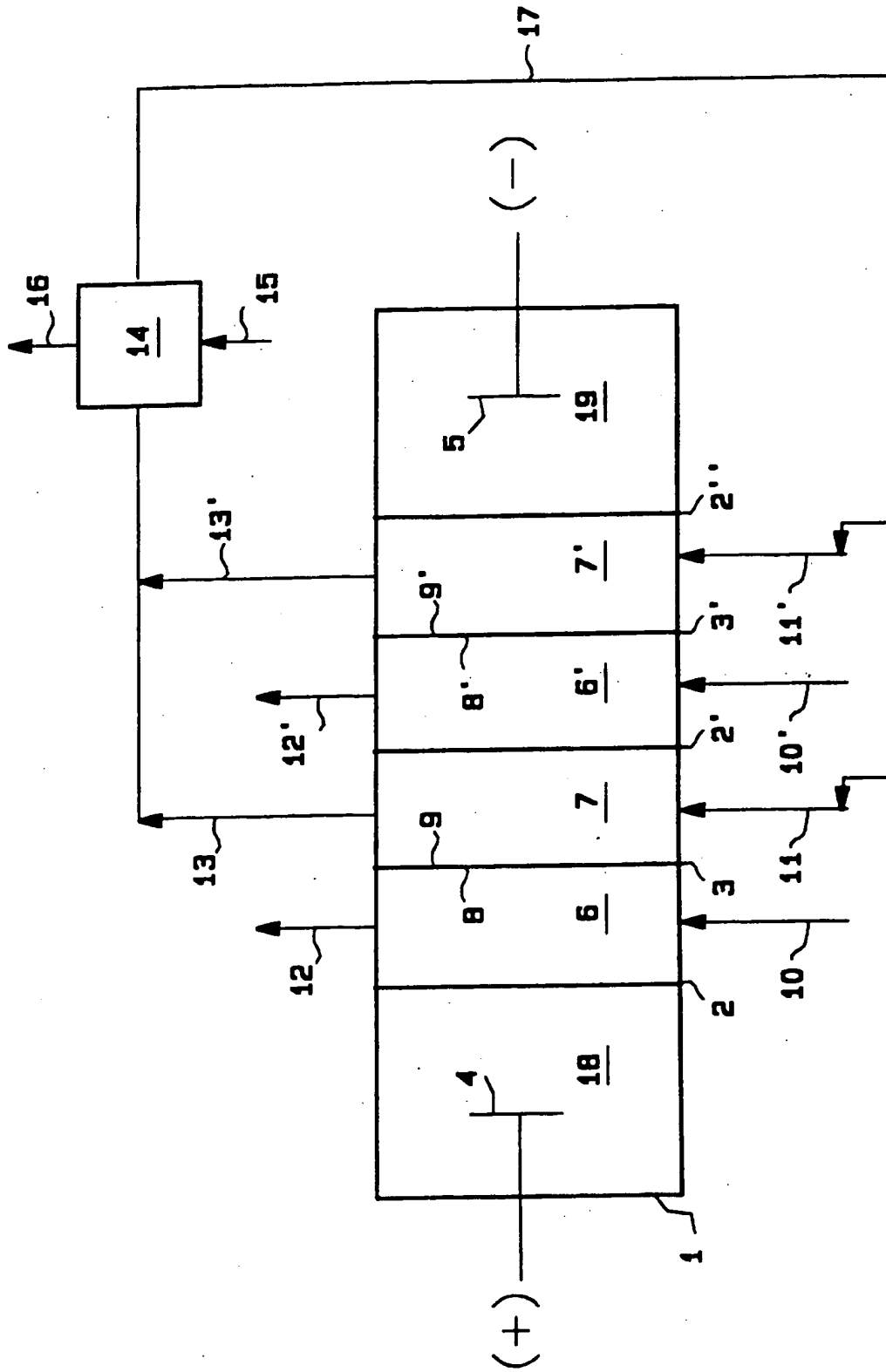
40

45

50

55

5





Office européen
des brevets

RAPPORT DE RECHERCHE EUROPEENNE

Numero de la demande

EP 93 20 0530

DOCUMENTS CONSIDERES COMME PERTINENTS			
Catégorie	Citation du document avec indication, en cas de besoin, des parties pertinentes	Revendication concernée	CLASSEMENT DE LA DEMANDE (Int. Cl.5)
A,D	US-A-4 238 305 (A.B.GANCY) * colonne 2, ligne 38 - ligne 54 * ---	1	C01D1/38 B01D61/44
A	US-A-4 584 077 (F.P.CHLANDA) * abrégé * * colonne 6, ligne 33 - ligne 43 * ---	1,5	
A	WO-A-9 014 877 (UNISEARCH LIMITED) * page 4, ligne 19 - page 5, ligne 20 * -----	1-7	
			DOMAINES TECHNIQUES RECHERCHES (Int. Cl.5)
			C02F C01D B01D
Le présent rapport a été établi pour toutes les revendications			
Lieu de la recherche LA HAYE		Date d'achèvement de la recherche 14 1993	Examineur GONZALEZ ARIAS, M.L.
CATEGORIE DES DOCUMENTS CITES			
X : particulièrement pertinent à lui seul Y : particulièrement pertinent en combinaison avec un autre document de la même catégorie A : arrière-plan technologique O : divulgation non-écrite P : document intercalaire		T : théorie ou principe à la base de l'invention E : document de brevet antérieur, mais publié à la date de dépôt ou après cette date D : cité dans la demande L : cité pour d'autres raisons ----- & : membre de la même famille, document correspondant	